



PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number: 06087765 A

(43) Date of publication of application: 29 . 03 . 94

(51) Int. CI CO7B 63/02
CO7C 7/152
CO7C 15/02
CO7C 17/38
CO7C 25/10
CO7C 37/88
CO7C 39/07
CO7C205/07
CO7C205/12
CO8B 37/16

(21) Application number: 03171951

(22) Date of filing: 18 . 06 . 91

(71) Applicant:

AGENCY OF IND SCIENCE & TECHNOL ENSUIKO SUGAR

REFINING CO LTD

(72) Inventor:

UEMASU ISAMU TAKAHASHI HIDEKI

(54) METHOD FOR SEPARATING BENZENE TRISUBSTITUTED ISOMER AND AGENT FOR INTERCALATING SEPARATION USED FOR THE SAME METHOD

(57) Abstract:

PURPOSE: To highly selectively separate an isomer from a mixture of benzene trisubstituted isomers.

CONSTITUTION: A mixture of benzene trisubstituted isomers is brought into contact with a substitution type

cyclodextrin in which at least one hydrogen of hydroxyl group of $\alpha\text{-},\ \beta\text{-}\text{or}\ \gamma\text{-}\text{cyclodextrin}$ is replaced with a specific substituent group such as glucosyl group or maltosyl group so that an intercalation complex of the isomer of the substitution type cyclodextrin is highly selectively formed and then the intercalation complex is extracted with a solvent or heated, dissociated and separated or extracted with a solvent to release the isomer from the intercalation complex.

COPYRIGHT: (C)1994,JPO&Japio

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平6-87765

(43)公開日 平成6年(1994)3月29日

(51)Int.Cl. ⁵ C 0 7 B 63/02 C 0 7 C 7/152	識別記号 B	庁内整理番号 7419-4H	FI	技術表示箇所
15/02 17/38		9280-4H		
25/10		9280-4H	審査請求有	請求項の数 2(全 7 頁) 最終頁に続く
(21)出願番号	特顯平3-171951		(71)出願人	
(22)出願日	平成3年(1991)6月	∄18日	(71)出願人	東京都千代田区霞が関1丁目3番1号名の復代理人 弁理士 三浦 進二 (外2名)390021636 塩水港精糖株式会社 神奈川県横浜市鶴見区大黒町13番46号名の代理人 弁理士 三浦 進二 (外1名)

(54)【発明の名称】 ベンゼン三置換異性体を分離する方法及び該方法に用いる包接分離用薬剤

(57)【要約】

【目的】 ベンゼン三置換異性体の混合物から異性体を 高選択的に分離する。

【構成】 ベンゼン三置換異性体の混合物と、αー、βー又はγーシクロデキストリンの少なくとも一つの水酸基の水素がグルコシル基やマルトシル基等の特定置換基で置換された置換型シクロデキストリンとを接触させることにより、置換型シクロデキストリンの上記異性体包接錯体を高選択的に形成させ、次いで該包接錯体を溶剤抽出により又は加熱・解離後の分液又は溶剤抽出により該包接錯体から該異性体を脱離する。

10

[0005]

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ベンゼン三置換異性体の混合物と、シクロデキトリンの少なくとも一つの水酸基の水素が、グルコシル基、マルトシル基、マルトオリゴ糖残基、メチル基、ヒドロキシエチル基、ヒドロキシプロピル基、スルホン酸基、アルキレンスルホン酸基およびカルボキシアルキル基のうちの少なくとも一つで置換された置換型シクロデキストリンとを接触させることにより、置換型シクロデキストリンのベンゼン三置換異性体包接錯体を高選択的に形成させ、次いで当該包接錯体からベンゼン三置換異性体を脱離することを特徴とするベンゼン三置換異性体を分離する方法。

【請求項2】 シクロデキストリンの少なくとも一つの水酸基の水素が、グルコシル基、マルトシル基、マルトオリゴ糖残基、メチル基、ヒドロキシエチル基、ヒドロキシプロピル基、スルホン酸基、アルキレンスルホン酸基およびカルボキシアルキル基のうちの少なくとも一つで置換された置換型シクロデキストリンからなるベンゼン三置換型異性体包接分離用薬剤。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は染料、医薬品、工業薬品等の合成原料や反応中間体として有用なベンゼン三置換異性体の効果的な分離法及び該ベンゼン三置換異性体包接分離用薬剤に関する。詳しくは置換型シクロデキストリンがベンゼン三置換異性体をその大きさ及び形状等に応じて高選択的に包接する機能を利用して、かかる置換型シクロデキストリンを分離用薬剤として用い、これとベンゼン三置換異性体混合物を接触させ、生成した包接錯体から高選択的に濃縮されたベンゼン三置換異性体混合物を脱離させ回収する方法、並びにかかる置換型シクロデキストリンからなるベンゼン三置換異性体の包接分離用薬剤に関する。

[0002]

【従来の技術】ベンゼン三置換異性体の分離は、通常、蒸留あるいは晶析によって行われる。蒸留法では、ベンゼン三置換化合物の各異性体の沸点が一般にかなり近接しているため、精密蒸留を行うが、これは時間がかかり、また消費エネルギーが大きい。一方、晶析法では、共晶点の組成によって、目的化合物を分離できる量が決まり、原料組成がなるべく共晶点から離れていなければ、分離が効果的に行えない。

【0003】また、ベンゼン三置換異性体の分離はガス クロマトグラフィーや高速液体クロマトグラフィーによ っても行われるが、これらは分析のために行うのが主目 的であり、工業的用途で多量の成分分離にこれらの方法 を用いるのには適していない。

[0004]

【発明が解決しようとする問題点】本発明は、溶解度の 改良を意図して製造されている置換型シクロデキストリ 50

ンを利用し、ベンゼン三置換異性体を高選択的に分離する新規で経済的な方法を提供することを目的とする。更に、本発明の別の目的は、かかるベンゼン三置換異性体の分離用薬剤を提供することを目的とするものである。

【問題点を解決するための手段】本発明によれば、ベン ゼン三置換異性体の混合物と、シクロデキストリンの少 なくとも一つの水酸基の水素が、グルコシル基、マルト シル基、マルトオリゴ糖残基、メチル基、ヒドロキシエ チル基、ヒドロキシプロピル基、スルホン酸基、アルキ レンスルホン酸基及びカルボキシアルキル基のうちの少 なくとも一つで置換された置換型シクロデキストリンと を接触させることにより、前記置換型シクロデキストリ ンのベンゼン三置換異性体包接錯体を高選択的に形成さ せ、ベンゼン三置換異性体を回収することを特徴とする ベンゼン三置換異性体を分離する方法が提供される。更 に、本発明によれば、シクロデキストリンの少なくとも 一つの水酸基の水素が、グルコシル基、マルトシル基、 マルトオリゴ糖残基、メチル基、ヒドロキシエチル基、 ヒドロキシプロピル基、スルホン酸基、アルキレンスル ホン酸基およびカルボキシアルキル基のうちの少なくと も一つで置換された置換型シクロデキストリンからなる ベンゼン三置換異性体包接分離用薬剤が提供される。

【0006】以下に本発明を詳細に説明する。本発明ではベンゼン三置換異性体の分離用薬剤としてαー、βー、またはγーシクロデキストリン等の少なくとも一つに水酸基の水素が、グルコシル基、マルトシル基、マルトナリゴ糖残基、メチル基、ヒドロキシエチル基、ヒドロキシプロピル基、スルホン酸基、アルキレンスルホン酸基およびカルボキシアルキル基のうちの少なくとも一つで置換された置換型シクロデキストリンを用いる。

【0007】本明細書で「スルホン酸基」とは、遊離酸の形は勿論のこと、ナトリウム、カリウム、アンモニウム、低級アミン、エタノールアミン等の塩の形をも含めた意味である。また、「カルボキシアルキル基」の「カルボキシル部分」についても、上記「スルホン酸基」の場合と同様の意味である。また、アルキレンスルホン酸基のアルキレンの炭素数は、1ないし5が好ましく、該アルキレンは直鎖状でも分岐状でもよい。カルボキシアルキル基の炭素数は、1ないし6が好ましく、直鎖状でも分岐状でもよい。

【0008】これらの置換型シクロデキストリンは、不 置換シクロデキストリン類や他の置換基を有するシクロ デキストリン誘導体を用いる場合と比べて、それ自体及 びそのベンゼン三置換異性体との包接錯体の水への溶解 度が大きいので、分離プロセス全体が簡単になるという 著しい利点がある。例えばスラリー状態にしなくても高 濃度水溶液として扱うことができる。また、包接錯体生 成時に沈澱することがなく、固液分離の操作が不要であ

【0009】本発明で使用する置換型シクロデキストリ ンのうち、特にグルコシルーシクロデキストリンやマル トシルーシクロデキストリン等による包接化は、既に食 品分野等に応用されているが、本発明のようにベンゼン 三置換異性体の分離を目的としてこれらの置換型シクロ デキストリンの包接錯体生成能を利用した例はない。

【0010】本発明で扱うベンゼン三置換体化合物とし ては、一般的に水に溶解し難いものが好ましい。例え ば、置換基がアルキル基(メチル基、エチル基等)、ニ トロ基、ハロゲン原子等から成るベンゼン三置換化合物 10 シクロデキストリン水溶液となる。 で、具体的にはトリメチルベンゼン(即ちメシチレン、 ヘミメリテン、プソイドクメン)、ジメチルニトロベン ゼン、クロロニトロトルエン等が挙げられる。さらに、 キシレノール異性体も本発明の方法により分離可能であ

【0011】本発明においては、前記置換型シクロデキ ストリンを水に溶解させ、得られる水溶液にベンゼン三 置換異性体の混合物を加え、激しく攪拌または振盪す る。置換型シクロデキストリンの濃度は水に対し、5~ 100重量%であるのが好ましいが、更に好ましくは1 20 0~30重量%である。置換型シクロデキストリン溶液 とベンゼン三置換異性体混合物の混合割合は、ベンゼン 三置換異性体のモル数が置換型シクロデキストリンのそ れの1~10倍になるようにするのが好ましい。ベンゼ ン三置換異性体混合物が液体状態でないときは、置換型 シクロデキストリンに包接されにくい適当な溶媒に溶か して、溶液状態にすることが望ましい。攪拌または振盪 はできるだけ激しく、数秒から数十分間行うのが好まし い。なお、包接反応温度は10~40℃が好ましく、更 に好ましくは20~30℃とする。攪拌または振盪終了 後、適当な方法で油水分離を行う。例えば、数分間遠心 分離を行ったり、或いは塩を加える等の液ー液抽出にお いて油層と水層との分離性の向上に用いられる公知の手 段を用いることができる。

【0012】油水分離により得られる水層に溶解してい る包接錯体からベンゼン三置換異性体を得るためには、 シクロデキストリン包接錯体は60~70℃以上の水溶 液中では解離するという公知の事実に基づき、水層を6* * 0℃以上に加熱することによって、包接されたベンゼン 三置換化合物を解離させ、水層から分離(例えば、静置 ・分液又は溶剤抽出により)させるか、或いは置換型シ クロデキストリンに包接され難く、水に溶解し難い比較 的低沸点の揮発性有機溶媒、例えばジエチルエーテル、 nーヘキサン等を用い、常温ないし60~70℃の加温 下で、ベンゼン三置換化合物を有機層に抽出する。この 有機層から有機溶媒を揮発させると、目的とするベンゼ ン三置換化合物が得られる。一方、水層は透明な置換型

【0013】1回の包接化及び脱離操作ではベンゼン三 置換異性体の分離が不十分で、他の成分も混ざっていて 分離物の用途上不都合な場合、包接・分離操作を経て得 られたベンゼン三置換異性体混合物を原料として、更に 包接・分離操作を繰り返すことによって、目的とするべ ンゼン三置換化合物の純度を高めることができる。

【0014】以上の全過程において、本発明に用いる置 換型シクロデキストリン自体は分解することがないの で、回収再利用が可能である。

[0015]

【実施例】以下、実施例によって本発明をさらに具体的 に説明するが、本発明はこれらの実施例に限定されるも のでは無い。

【0016】 実施例1

モノグルコシルーαーシクロデキストリン0.568g を水5.0gに溶解し、メシチレン、プソイドクメン、 ヘミメリテンの等重量混合物 0.601 gを加えた。

【0017】25℃で30分間攪拌した後、反応生成物 を3,000 r p mで5分間遠心分離にかけてから水層 を取り出し、これとジエチルエーテルを振り混ぜ、エー テル層からエーテルを揮発させて有機化合物を得た。

【0018】本実施例における成分の組成変化を表1に 示した。これはキャピラリーガスクロマトグラフ法を利 用して分析したもので、表中の数字は重量百分率を示 す。

[0019]

【表 1 】

	原料	抽出油分
メシチレン	33.3%	9.0%
プソイドクメン	33.3%	10.9%
ヘミメリテン	33.3%	80.1%

【0020】実施例2

モノグルコシルー α ーシクロデキストリンの代わりにモ ノグルコシルーβーシクトデキストリン0. 648gを 用いた以外は実施例1と同様に行った。結果を表2に示※ ※す。表中の数字は、実施例1におけると同様の意味であ

[0021]

【表2】

特開平6-87765

原料	6 抽出油分
33.3%	14.5%
33.3%	67.6%
33.3%	17.9%
	33.3%

【0022】実施例3

*す。表中の数字は、実施例1におけると同様の意味であ

モノグルコシルーαーシクロデキストリンの代わりにモ ノマルトシル-β -シクロデキストリン0. 729gを

[0023]

用いた以外は実施例1と同様に行った。結果を表3に示*10 【表3】

る。

	原料	抽出油分
メシチレン	33.3%	12.0%
プソイドクメン	33.3%	71.9%
ヘミメリテン	33.3%	16.1%

【0024】実施例4

※の数字は、実施例1におけると同様の意味である。

モノグルコシルー α ーシクロデキストリンの代わりにメ チルー β ーシクロデキストリン0.656gを用いた以 20 【表4】 外は実施例1と同様に行った。結果を表4に示す。表中※

[0025]

	原料	抽出油分
メシチレン	33.3%	13.1%
プソイドクメン	33.3%	53.6%
ヘミメリテン	33.3%	33.3%

【0026】実施例5

★同様に行った。結果を表5に示す。表中の数字は、実施

モノマルトシルーβーシクロデキストリン0.365g 30 例1におけると同様の意味である。

を水2.5gに溶解し、メシチレンとプソイドクメンの 等重量混合物0.309gを加えた。以下、実施例1と★ [0027] 【表 5】

	原料	抽出油分
メシチレン	50.0%	17.6%
プソイドクメン	50.0%	82.4%

【0028】実施例6

☆以下、実施例1と同様に行った。結果を表6に示す。表

モノグルコシルーαーシクロデキストリン0.568g 40 中の数字は、実施例1におけると同様の意味である。

を水5.0gに溶解し、1,3,5-トリクロロベンゼ ν (1, 3, 5-TCB), 1, 2, 4-TCB, 1,

【表6】

[0029]

2, 3-TCBの等重量混合物 0. 912 g を加えた。☆

	原料	抽出油分
1, 3, 5-TCB	33.3%	20.7%
1, 2, 4-TCB	33.3%	21.1%
1, 2, 3-TCB	33.3%	58.2%



【0030】実施例7

モノマルトシルー β ーシクロデキストリン0.365gを水2.5gに溶解し、1,3,5-トリクロロベンゼ > (1, 3, 5-TCB), 1, 2, 4-TCB, 1,2, 3-TCBの等重量混合物 0. 456 g を加えた。* *以下、実施例1と同様に行った。結果を表7に示す。表 中の数字は、実施例1におけると同様の意味である。

[0031]

【表7】

	原料	抽出油分
1, 3, 5-TCB	33.3%	14.3%
1, 2, 4-TCB	33.3%	49.4%
1, 2, 3-TCB	33.3%	36.3%

【0032】実施例8

モノグルコシルー α ーシクロデキストリン0.568gを水5.0gに溶解し、2-ニトロ-m-キシレン (2 -=-=-m-Xy), 4-=-m-Xy, 5-=トローm-Xyの等重量混合物 0.766gを加えた。※ ※以下、実施例1と同様に行った。結果を表8に示す。表 中の数字は、実施例1におけると同様の意味である。

[0033]

【表8】

	原料	抽出油分
2-=トロ-m-Xy	33.3%	86.7%
4 -= トローm-X y	33.3%	3.8%
5 - = トローm - X y	33.3%	9.5%

【0034】実施例9

モノマルトシルー β ーシクロデキストリン0.365gを水2.5gに溶解し、2-ニトロ-m-キシレン(2 -=-=-m-Xy), <math>4-=-m-Xy, 5-=トローm-Xyの等重量混合物 0. 390gを加えた。★ ★以下、実施例1と同様に行った。結果を表9に示す。表 中の数字は、実施例1におけると同様の意味である。

[0035]

【表9】

	原料	抽出油分
2-= u-m-X y	33.3%	16.4%
$4-=$ \vdash \neg	33.3%	70.5%
5-=トロ-m-X y	33.3%	13.1%

【0036】実施例10

モノマルトシル-βーシクロデキストリン0.365gを水2.5gに溶解し、4-クロロ-2-ニトロトルエ ン (4-200-2-NT) と 4-200-3-NT 40 等重量混合物 0. 487 g を加えた。以下、実施例 1 と☆

☆同様に行った。結果を表10に示す。表中の数字は、実 施例1におけると同様の意味である。

[0037]

【表10】

	原料	抽出油分
4-クロロー2-NT	50.0%	39.0%
4-クロロ-3-NT	50.0%	61.0%

【0038】実施例11

メチルーβーシクロデキストリン0. 656gを水5. 1gに溶解し、4ークロロー2ーニトロトルエン(4ー 50 った。結果を表11に示す。表中の数字は、実施例1に

クロロー2-NT) と4-クロロー3-NTの等重量混 合物0.864gを加えた。以下、実施例1と同様に行



10

おけると同様の意味である。

[0039]

*【表11】

	原料	抽出油分	
4 - クロロー 2 - N T	50.0%	33.8%	
4-クロロー3-NT	50.0%	66.2%	

【0040】実施例12

を水2.5gに溶解し、2,4ージニトロトルエン

(2, 4-DNT) と2, 6-DNTの等重量混合物

(固体)を等重量のメシチレンに溶解した溶液 0. 47%

※3gを加えた。以下、実施例1と同様に行った。結果を

モノマルトシルーβーシクロデキストリン0.365g 10 表12に示す。表中の数字は、実施例1におけると同様 の意味である。

[0041]

【表12】

	原料	抽出油分	
2, 4-DNT	50.0%	74.3%	
2, 6-DNT	50.0%	25.7%	

【0042】実施例13

モノグルコシルー α -シクロデキストリン0.568g を水5.0gに溶解し、2,3-キシレノール、3,4 -キシレノール及び3,5-キシレノールの等重量混合 物(固体)を等重量のジエチルエーテルに溶解した溶液★ ★1.224gを加えた。以下、実施例1と同様に行っ た。結果を表13に示す。表中の数字は、実施例1にお けると同様の意味である。

[0043]

【表13】

	原料	抽出油分	
2, 3ーキシレノール	33.3%	25.0%	
3, 4ーキシレノール	33.3%	28. 2%	
3, 5ーキシレノール	33.3%	46.8%	

【0044】実施例14

モノマルトシル-β-シクロデキストリン0.365gを水2.5gに溶解し、2,3ーキシレノール、3,4 -キシレノール及び3,5-キシレノールの等重量混合 物 (固体) を等重量のジエチルエーテルに溶解した溶液☆ ☆ 0. 627gを加えた。以下、実施例1と同様に行っ た。結果を表14に示す。表中の数字は、実施例1にお けると同様の意味である。

[0045]

【表14】

	原料	抽出油分	
2, 3ーキシレノール	33.3%	27.9%	
3, 4ーキシレノール	33.3%	59.2%	
3, 5ーキシレノール	33.3%	12.9%	

[0046]

【発明の効果】本発明によれば、ベンゼン三置換異性体 混合物から各成分を包接化反応と液ー液抽出の簡便な操 作で高選択的に分離することができる。また、目的物抽◆ ◆出後の置換型シクロデキストリンは繰り返し包接化・抽 出操作に使用することができるので、低コストでベンゼ ン三置換異性体を分離することができる。

フロントページの続き

(51) Int. Cl. ⁵	識別記号	庁内整理番号	FI	技術表示箇所
C 0 7 C 37	/88	9159-4H		
39,	/07	9159-4H		
205,	/07	7188-4H		
205,	/12	7188-4H		
C 0 8 B 37	/16	7329-4C		

(72)発明者 髙橋 英樹

神奈川県横浜市鶴見区大黒町13番46号 塩 水港精糖株式会社内